反応速度論に基づく炭酸化シミュレーション モデルの開発

石田 剛朗1

1宇部興産㈱ 建設資材カンパニー 技術開発研究所 コンクリート研究グループ

本研究では、模擬細孔溶液中にCa/Si比の異なる合成C-S-Hを加えたものを、種々のCO₂ガス 濃度環境に曝露することによるC-S-Hの炭酸化実験を行い、主要なセメント水和物であるC-S-H の炭酸化性状に関して実験的な検討を行った.さらに、実験結果に基づき、C-S-Hの炭酸化反 応モデル構築を試みた.C-S-Hは、炭酸化を受け、pHが平衡に近い状態まで低下してもその一 部が残存するなど、他のセメント水和物には見られない特徴的な炭酸化挙動を示した.現時点 では、単純な炭酸化反応速度式でC-S-Hの分解を表現することは難しく、残渣中のSiO₂量の定量 方法の確立等を通じて、モデルの改善を図っていく必要がある.

キーワード:コンクリート,炭酸化,劣化予測, C-S-H, Ca/Si比

1. はじめに

中国地方は、過去に使用された海砂や凍結防止剤 による塩害により、鉄筋腐食の進行した、あるいは 進行しつつある鉄筋コンクリート構造物が多いと考 えられる.また、炭酸化は鉄筋コンクリート構造物 にとって避けることのできない劣化の一つであり、 さらに塩害と炭酸化の複合劣化によってより鉄筋腐 食の進行が促進されることも知られている.本研究 は、将来的な塩害と炭酸化の複合劣化モデル構築を 見据えて、反応速度論に基づくコンクリートの炭酸 化シミュレーションモデル開発を目的とする.

コンクリートの炭酸化においては、埋設鉄筋の腐 食に密接に関連した,細孔溶液のpHの低下(中性化) に関して特に多くの検討がなされてきたが、pHの低 下挙動を詳細に検討するうえでは、炭酸化による 種々のセメント水和物の分解性状を把握する必要が ある. 主要なセメント水和物であるC-S-Hはセメン ト硬化体中に占める割合が大きく、またCaの含有量 も多い. すなわち, 炭酸化反応を生じる際にはCO, の消費量も多いため、炭酸化(中性化)進行に及ぼ す影響も大きいと考えられる.しかしながら,一般 的に、コンクリートの炭酸化においては、まず Ca(OH)2の炭酸化が進行した後にC-S-Hの炭酸化が生 じるとされており、そのためか、C-S-Hの炭酸化を 取り扱った研究は多くない.よって、C-S-Hの炭酸 化性状に関しては未だ不明な点が多く、また炭酸化 反応モデルの検証例となるような実験的検討も少な いのが現状である.

本研究では、模擬細孔溶液中にCa/Si比の異なる合成C-S-Hを加えたものを、種々のCO₂ガス濃度環境に曝露することによるC-S-Hの炭酸化実験を行い、C-S-Hの炭酸化性状に関して検討を行った.さらに、実験結果に基づき、C-S-Hの炭酸化反応モデル構築を試みた.

2. 実験概要

(1) 使用材料

C-S-Hには試薬のCa(OH)₂と高純度非晶質シリカを 用いて、原料を所定のCa/Si比となるよう混合して合 成したものを用いた. Ca/Siモル比の設定値は1.4, 1.1, 0.7であり、実測したH₂O/Siモル比はそれぞれ 1.9, 1.3, 1.2である.以下、本報告ではCa/Siおよび H₂O/Siはすべてモル比を表すものとする.なお、 Ca/Si比0.7および1.4は、合成の際に用いた原料物質 が不純物として残留しないと考えられる、下限およ び上限のCa/Si比である. 摸擬細孔溶液の作製には試 薬のNaOHを用いた.溶液のpHは13.2を目標値とし、 活量を無視して目標pHにあたるNaOH量(25℃)を 計算し、計量した試薬を純水に加えることにより作 製した.

(2) 実験方法

プラスチック製の長方形容器に、模擬細孔溶液 80mlと1.0gのC-S-Hを加え、これを試料とした.比 較用として模擬細孔溶液のみの試料も作製した.試



図-1 実験の概念図

料は作製後,直ちに所定の環境にて曝露を開始した. 二酸化炭素ガス濃度は,促進環境(CO₂ガス濃度0.5, 5.0%)および室内環境(CO₂ガス濃度0.05%)とし て実験を行った.促進環境では炭酸ガス培養槽を使 用し,室内環境では恒温恒湿槽を用いた.炭酸化試 験槽内の相対湿度はほぼ100%,雰囲気の温度は 25℃一定とした.図-1に実験の概念図を示す.

所定の曝露時間が経過した後,ただちに吸引ろ過 を行い,試料を溶液と残渣に分離した.ろ液に関し てはpH電極によりpHを,原子吸光光度計によりCa 濃度とSi濃度を測定した.なお,溶液中には垂直方 向にpHおよびCa,Si濃度の分布があると考えられる が,測定値はその平均値である.残渣に関しては, 24時間の脱気乾燥を行い,TG-DTAによりCaCO3量 を測定した.また,サリチル酸メタノールへの溶分 をC-S-H量とみなし,処理前後の質量差を測定する ことでこれを求めた¹⁾.なお,サリチル酸メタノー ルに溶解するC-S-Hは,Ca/Si比が1.0以上程度のC-S-Hであるとされており²⁾,本研究ではこれを高Ca型 のC-S-Hと定義する.一方で,Ca/Si比が1.0未満程度 と考えられる,サリチル酸メタノールに溶解しない C-S-Hを低Ca型C-S-Hと定義する.

気相のCO₂ガス濃度がC-S-Hの炭酸化性状 に及ぼす影響

(1) 残渣の分析結果および考察

サリチル酸メタノールに溶解する高Ca型のC-S-H 量およびCaCO3量の経時変化を図-2および図-3に示 す.高Ca型C-S-H量に関しては、炭酸化開始直後に 急激な低下が見られるものの、長時間が経過し、pH がほぼ平衡状態と考えられるまで低下しても、完全 に炭酸化せずに高Ca型C-S-Hの一部が残存する傾向 が見られ、とくにCO2ガス濃度0.05%において顕著 であった.

高Ca型C-S-H量の経時変化におけるCO₂ガス濃度 0.05%と0.5%の差異は大きいが、CaCO₃量の経時変 化における両者の差異は高Ca型C-S-H量におけるそ れと比べ明らかに小さい.また、高Ca型C-S-Hの分 解量に対して、CaCO₃の生成量は少ない.これらの 原因として、Ca/Siモル比が低下したC-S-Hが生成し ているものと考えられる.また、炭酸化0時間にお



図-3 CaCO3量の経時変化

けるサリチル酸メタノールへの不溶分も、この低Ca型C-S-Hが混在しているためと考えられる。鈴木らは、Ca/Siモル比が1.0を下回るような低Ca型のC-S-Hでは、サリチル酸メタノールに部分的にしか溶解しないことを報告している²⁾.本研究においても炭酸化によりCa/Siモル比が低下したC-S-Hが生成し、サリチル酸メタノールへの不溶分として残存しているものと考えられ、この仮説を検証するため、低Ca型C-S-Hに関して以下に検討を行った.

(2) 低Ca型C-S-Hに関する検討

本研究で用いたCa/Siモル比1.4, H₂O/Siモル比1.9 のC-S-Hに関して,完全にCaCO₃とSiO₂に分解する としたときのC-S-Hの炭酸化反応式は以下のように 表わされる.

$$1.4CaO \cdot SiO_2 \cdot 1.9H_2O + 1.4H_2CO_3 \rightarrow$$
(1)
$$1.4CaCO_3 + SiO_2 + 3.3H_2O$$

一方,低Ca型C-S-Hが生成される場合には,以下のような炭酸化反応式になるものと考えられる.

$$1.4CaO \cdot SiO_2 \cdot 1.9H_2O + xH_2CO_3 \rightarrow$$

$$(1.4-x)CaO \cdot SiO_1 \cdot 1.9H_2O + xCaCO_3 + xH_2O$$

$$(2)$$

低Ca型C-S-Hが生成する場合,式(2)のように CaCO₃は生成するものの,C-S-H中のSi量は変わら ず,Caの割合のみが低下すると考えられる.本研究



の炭酸化実験においては、式(1)と式(2)の炭酸化反応が同時に生じていると推察されるが、生成する低 Ca型C-S-HのCa/Si比を特定することは困難であり、 サリチル酸メタノールへの不溶分になると考えられ るSiO2量を正確に推測することも難しい.そこで、 式(1)のとおりに完全分解の炭酸化反応が起こると仮定し、CaCO3量の測定値からSiO2量を計算した.

計算したSiO₂量を,高Ca型C-S-H量,CaCO₃量の 測定値と併せて図-4に示す.図-4においては,100% との差分が,低Ca型のC-S-H量に相当すると考えら れる.図より,CO₂ガス濃度が高いほど,より多く の低Ca型C-S-Hを生成していることが分かる.炭酸 化が進むにつれてC-S-Hの分解速度が低下する現象 に関しては,セメント水和物の炭酸化において他に 類を見ない特徴的な現象であり,この原因について は,炭酸化によって生成したSiO₂が関与している可 能性が高いと考えられる.

4. Ca/Si比が異なるC-S-Hの炭酸化性状

(1) 残渣の分析結果および考察

CO₂ガス濃度0.5%の場合の高Ca型C-S-H量の経時 変化を図-5に示す.図-5において、炭酸化0時間 (C-S-H粉末を模擬細孔溶液に加えた後、炭酸化さ せず直ちにろ過したもの)の値を比較すると、Ca/Si 比が1.4の場合には、サリチル酸メタノールに溶解 する高Ca型C-S-Hの初期値は92%、1.1では85%、0.7 では15%である.よって、Ca/Si比が低いほど、炭酸 化による分解を生じる以前から、低Ca型C-S-Hが大きい割合で混在しているものと考えられる.高Ca型 C-S-H量に関しては、炭酸化開始直後から急激な低 下が見られ、Ca/Si比0.7および1.1ではほぼすべての 高Ca型C-S-Hが分解されている.しかし、Ca/Si比1.4 においては、pHがほぼ平衡状態と考えられるまで低 下しても、高Ca型C-S-Hは完全には炭酸化せず一部 が残存しており、CO₂ガス濃度0.5%では11%の高Ca 型C-S-Hが残存していた.

CO₂ガス濃度0.5%の場合のCaCO₃量の経時変化を 図-6に示す. 概ねの傾向として, Ca/Si比が高いほど CaCO₃生成量も多いといえるが, 粉末試料1.0g中に 含まれるCa量が異なるため, C-S-Hの炭酸化速度に 関する検討は後述する.

(2) Ca/Si比の異なるC-S-Hの炭酸化性状

前章と同様に計算した低Ca型C-S-H量に対して, 高Ca型C-S-H量を足し合わせた全C-S-H量の経時変 化を,図-7に示す.全C-S-H量で比較すると,Ca/Si 比の相違によるC-S-Hの炭酸化進行速度は大差がな く,また若干ではあるが,Ca/Si比が低いほど最終的 なC-S-Hの残存量が多い結果となっている.全C-S-H 量の最終値は, CO_2 ガス濃度0.5%においてCa/Si比 0.7で73.9%,1.1で66.5%,1.4で64.8%となった. Ca/Si比が高いC-S-Hの方が明らかにCaの含有量が多 いことから,炭酸化に対する抵抗性が高いものと予 想されたが,C-S-H量の分析からは,初期のCa/Si比 が低いほど残存量も多い結果となった.よって,本 研究の実験条件の範囲内においては,Ca/Si比の低い C-S-Hの炭酸化速度は、Ca/Si比の高いC-S-Hの炭酸 化速度と比べて大差がなく、pHが平衡値近くまで低 下した場合には、むしろCa/Si比の低いC-S-Hの方が、 最終的なC-S-H残存量が多い結果となった.炭酸化 後のC-S-H残存のメカニズムは、炭酸化によって生 じるシリカゲルによるC-S-Hの分解の阻害に起因す ると推察されるが、Ca/Si比の低いC-S-Hの残存量が 多いことの一因は、相対的にSiの含有量が多いため ではないかと考えられる.

5. C-S-Hの炭酸化反応モデルによる数値シミ ュレーション

(1) モデルの概要

本稿では詳細は省略するが,溶液のpH遷移に関しては,以下に示す電気的中性条件を用いて計算を行った³⁾.ただし,Siに関しては,その存在形態が正確に把握できていないため,以下の計算では考慮に入れていない.

$$[Na^{+}]+[H^{+}]+2[Ca^{2+}] =$$
(3)
$$[HCO_{3}^{-}]+2[CO_{3}^{2-}]+[OH^{-}]$$

ここで, 例えば, [*Na*⁺]のように[]で囲んで書かれ たものは, 物質の濃度(mol/L)を表している.

気相から液相へのCO₂ガスの溶解速度式には以下 に示す式を用いた.

$$q_{CO2} = k_{CO2} \cdot ([CO_2(aq)]_{SAT} - [CO_2(aq)])$$
(4)

ここで、 q_{CO2} : CO₂の溶解速度(mmol/cm²/day), k_{CO2} : CO₂の溶解速度係数(cm/day) 、 [CO₂(aq)]_{SAT}: 気相のCO₂ガス濃度とBunsenの吸収係数から算出さ れる液相の飽和溶存CO₂濃度(mmol/cm³) 、 [CO₂(aq)]:液相の溶存CO₂濃度(mmol/cm³)、である. Bunsenの吸収係数の値は25℃で0.7586とした.

CaCO₃の沈殿および溶解については、以下の溶解 度積に従うものとし、すなわちCaCO₃の沈殿および 溶解は瞬時に平衡に達するとの仮定のもと計算を行 った.なお、本研究においては、水および炭酸の解 離、CaCO₃の沈殿および溶解、C-S-Hの分解に関し て、活量を用いて計算を行った.

$$K_{s1} = [Ca^{2+}][CO_3^{2-}]$$
(5)

ここで, *K_{S1}* : CaCO₃の溶解度積(25℃で3.6×10⁻⁹) である.

炭酸化によるC-S-Hの分解については、本研究に おける実験結果に基づき、以下のような仮定を設け ることとした.

(a) SiO₂の存在がC-S-Hの分解を阻害すると仮定し, 分解速度の減衰項を設ける. (b) 低Ca型C-S-HのCa/Si比は不明であるため、炭酸化によって、初期Ca/Si比の2/3程度のCa/Si比を有するC-S-Hが生成すると仮定する(初期値1.4で0.9, 1.1で0.7).

(c) 式(1)による完全分解と式(2)による部分分解が同時に生じ、係数は異なるものの、分解速度式は同一の形で表せると仮定する.

(d) 炭酸化により生成した低Ca型C-S-Hの分解速度は 非常に緩やかであるため、ひとまずこの分解は考慮 せず、無視するものとする.

以上の仮定に基づき, C-S-Hの炭酸化反応式は以下のように表せるものとした.

$$\frac{\partial M_{CSH}}{\partial t} = (6)$$
$$-k_{CSH} \cdot \exp(-\beta \cdot M_{SIO2}) \cdot (M_{CSH})^{a} \cdot [H^{+}]^{b} \cdot [CO_{3}^{2^{-}}]^{c}$$

ここで、 M_{CSH} : 固相におけるC-S-H量(mmol)、 k_{CSH} : C-S-Hの分解速度係数(cm^{9/2}/mmol^{3/2}/day)、 β : SiO₂によるC-S-Hの分解速度低減係数(mmol⁻¹)、 M_{SiO2} : 固相におけるSiO₂量(mmol)、 $[H^+]$:液相にお けるH⁺濃度(mmol/cm³)、 $[CO_3^2]$:液相におけるCO₃²⁻ 濃度(mmol/cm³)、a・b・cはそれぞれの変数が反応速 度に及ぼす影響の強さを表す乗数である. β は-9.0(mmol⁻¹)で一定、 k_{CSH} は、完全分解式(1)のとき 4.80×10^8 (cm^{9/2}/mmol^{3/2}/day)、部分分解式(2)のとき 2.16×10^9 (cm^{9/2}/mmol^{3/2}/day)、とした.また、a=1.0、 b=0.5、c=1.0とした.

液相中での移動を考慮する物質は全溶存 CO_2 , H CO_3^- , $CO_3^{2^+}$, Ca^{2+} とした.液相中における物質の 移動に関して,空間に対しては有限要素法を,時間 に対してはクランク・ニコルソン差分を用い,一次 元濃度拡散(Fickの第2法則)として計算を行った. 時間増分DTは0.00001day(=0.864sec)とし,一次元要 素の長さDXは0.01cmとした.数値解析で用いた拡 散係数,溶解速度係数は各条件に依らず一定値とし た.拡散係数は全溶存 CO_2 で2.0, H CO_3^- で2.0, $CO_3^{2^-}$ で2.5, Ca^{2+} で0.79(×10⁻⁵ cm²/sec)とし,溶解速度係数 は35(cm/day)とした.

(2) 数値計算結果および考察

Ca/Si比0.7のC-S-Hに関しては、高Ca型C-S-H量が 初期値の時点で15%と非常に少なく、数値解析と実 験との比較を行うことが難しいと考えられたため、 本稿ではCa/Si比1.1および1.4についてのみ、結果を 報告する. CO₂ガス濃度0.5%の場合の、CaCO₃量、 高Ca型C-S-H量、低Ca型C-S-H量の経時変化を、実 験値と解析値を比較して、図-8から図-10に示す.

 $CaCO_3$ 量の経時変化に関しては、解析値は比較的 よく実験値と一致しており、最終値における $CaCO_3$ 量の傾向(Ca/Si=1.4 > Ca/Si=1.1)も表せている. 高 Ca型および低Ca型C-S-H量の経時変化に関しては、Ca/Si比1.4においては、比較的実験値と解析値の一致が見られる.



図-8 CaCO₃量の経時変化 (実験値と解析値との比較)

図-9 高 Ca型 C-S-H 量の経時変化 (実験値と解析値との比較)

図-10 低 Ca型 C-S-H 量の経時変化 (実験値と解析値との比較)

Ca/Si比1.1における高Ca型および低Ca型C-S-H量の経時変化に関しては,解析値は,高Ca型C-S-H量を大幅に過大評価し,低Ca型C-S-H量を大幅に過小評価している.さらには,Ca/Si比1.4における解析値と比べても,高Ca型C-S-H量を過大評価し,低Ca型C-S-H量を過小評価している.

前述のCaCO3量が比較的一致しているにも関わら ず, Ca/Si比1.1における高Ca型および低Ca型C-S-H 量の解析値は,実験値と一致していない.この理由 としては,まず設定した低Ca型C-S-HのCa/Si比(初 期値1.1に対して0.7)が低すぎた可能性が考えられ る.また,高Ca型C-S-H量を過大評価していること は,SiO2による分解速度低減項の効果が大きく発揮 されすぎているためと考えられ,すなわち,完全分 解式(1)によるC-S-H分解量を過大に計算しているも のと考えられる.

6. まとめと今後の課題

本研究における,実験的および数値解析的検討に よって得られた結論と,今後の課題を以下に示す.

主要なセメント水和物であるC-S-Hは、炭酸化を 受け、pHが平衡に近い状態まで低下しても、その一 部が残存する.これは他のセメント水和物には見ら れない特徴的な現象であり、炭酸化により生成した SiO₂がC-S-Hの分解を阻害しているものと考えられ る.

炭酸化によるC-S-Hの分解は、部分分解による低 Ca型C-S-Hの変質を伴うものが主流的であり、Ca/Si 比が高い状態から、直接CaCO₃とSiO₂に完全分解さ れるような反応は、あまり生じていないと推察され た.C-S-Hの分解速度および残存量に及ぼす、CO₂ ガス濃度の影響は確認されたが、本研究の範囲内で は、初期Ca/Si比の影響はあまり見られなかった.

C-S-Hの炭酸化性状は、C-S-H中である程度の Ca/Si比の高低の分布を伴いながら、全体としては Ca/Si比が緩やかに低下していくものと推察された. 単純な炭酸化反応速度式でC-S-Hの分解を表現する ことは難しいが、残渣中のSiO2量の定量方法を確立 し、炭酸化後のC-S-HのCa/Si比の推定を行うなどし て、モデルの改善を図っていく必要があると考えら れる.

参考文献

- 鈴木一孝ほか:コンクリートの耐久性評価を目的とした水和組織の分析手法に関する研究,コンクリート工学論文集,第1巻第2号, pp.39-49, 1990.
- 2) 鈴木一孝ほか:低カルシウム C-S-H のキャラクタリ ゼーション,セメント技術年報, No.42, pp.36-39, 1988.
- 石田剛朗,河合研至,市場大伍,佐藤良一:速度論 に基づく高 pH 溶液中への二酸化炭素ガス溶解モデル, 土木学会論文集 E, Vol.66, No.1, pp.80-93, 2010.